

DYNAMIQUE DES FLUIDES PARFAITS

EQUATION DE CONTINUITÉ

Sous la forme générale : *Ecoulement non permanent*

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{v}) = 0$$

$\rho(x, y, z, t)$ est la masse volumique du fluide, $\vec{v}(x, y, z, t)$, la vitesse et t , le temps.

Ecoulement permanent, compressible : $\rho(x, y, z)$, $\vec{v}(x, y, z)$

$$\vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{v}) = 0$$

Ecoulement permanent, incompressible : $\rho(\text{cst})$ et $\vec{v}(x, y, z)$

$$\vec{\nabla} \cdot (\vec{v}) = 0$$

Pour un tube de courant (forme courante)

Fluide compressible (gaz)	$Q_M = \rho v s = \text{cst}$	kg/s	débit massique
Fluide incompressible (liquides, $\rho = \text{cst}$)	$Q_V = v s = \text{cst}$	m^3/s	débit volumique

s est la section du fluide.

LOI FONDAMENTALE DE LA DYNAMIQUE DES FLUIDES PARFAITS

Equation d'Euler

Sous la forme vectorielle

$$\vec{\gamma} - \frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p = \frac{d\vec{v}}{dt}$$

$\vec{\gamma}(\gamma_x, \gamma_y, \gamma_z)$ - accélération massique

ρ - masse volumique

p - pression hydrostatique

$\vec{v}(v_x, v_y, v_z)$ - vitesse du fluide

Sous la forme scalaire

$$\gamma_x - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = \frac{dv_x}{dt}$$

$$\gamma_y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = \frac{dv_y}{dt}$$

$$\gamma_z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} = \frac{dv_z}{dt}$$

Théorème de Bernoulli

Fluide incompressible

$$z + \frac{p}{\rho g} + \frac{v^2}{2g} = \text{cst} \quad (\text{m})$$

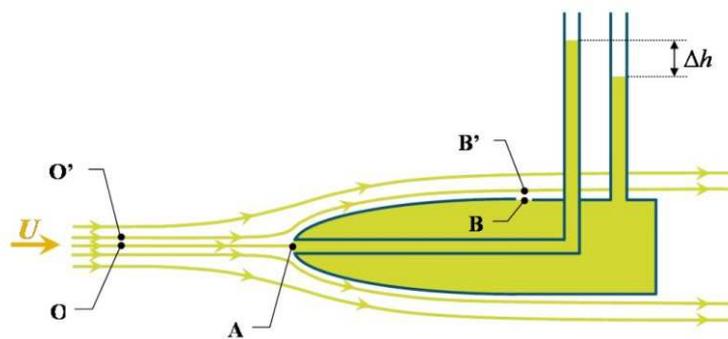
$$\rho g z + p + \frac{\rho v^2}{2} = \text{cst} \quad (\text{N/m}^2, \text{Pa})$$

$$g z + \frac{p}{\rho} + \frac{v^2}{2} = \text{cst} \quad \text{m}^2/\text{s}^2$$

$p_{\text{atm}} = 1,01325 \cdot 10^5 \text{ Pa} = 1,01325 \text{ bar}$ ou 760 mmHg ; $1 \text{ bar} = 10^5 \text{ Pa} = 10^5 \text{ N/m}^2$

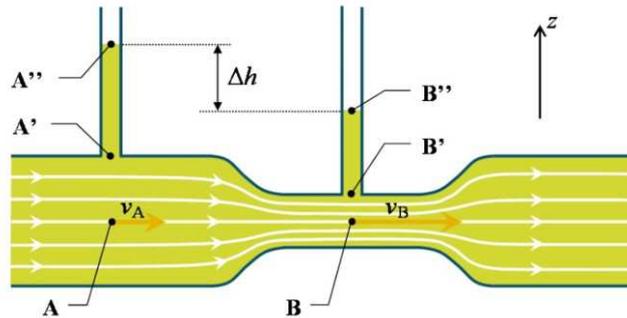
Application du théorème de Bernoulli

- Sonde de pression statique
- Sonde de pression dynamique
- Tube de Pitot



$$\left. \begin{aligned} p_A - p_B &= \rho g \Delta h \\ p_A - p_B &= \frac{1}{2} \rho U^2 \end{aligned} \right\} = U = \sqrt{2 g \Delta h}$$

- Tube de Venturi

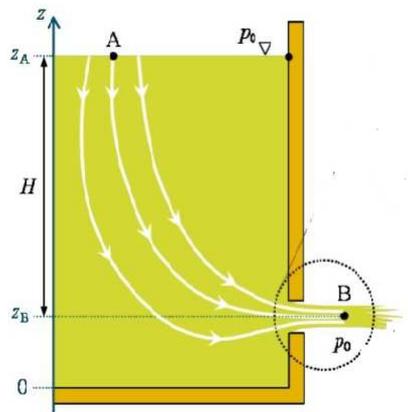


$$q_v = \sqrt{\frac{2g \Delta h}{1/S_B^2 - 1/S_A^2}}$$

$$v_A = q_v / S_A = \sqrt{\frac{2g \Delta h}{S_A^2 / S_B^2 - 1}} \quad \text{et} \quad v_B = q_v / S_B = \sqrt{\frac{2g \Delta h}{1 - S_B^2 / S_A^2}}$$

Théorème de Torricelli

Il s'agit de la détermination de la vitesse d'un fluide incompressible s'écoulant d'un orifice d'un réservoir d'une grande dimension par rapport à l'orifice.



$$p_A + \rho g z_A + \frac{1}{2} \rho v_A^2 = p_B + \rho g z_B + \frac{1}{2} \rho v_B^2$$

$$v = \sqrt{2gH}$$

La vitesse du jet est indépendante de la direction et dépend uniquement de la hauteur du réservoir.

APPLICATIONS

Exercice 1

Déterminer les vitesses et la pressions P_2 dans les sections 1-1 et 2-2 dans le cas d'un écoulement d'un liquide dans une conduite divergente.

On donne: débit $Q=0.20 \text{ m}^3/\text{s}$; $\Delta Z=2 \text{ m}$; $P_1=3 \text{ bars}$; $\rho=860 \text{ kg/m}^3$; $d_1=0.05\text{m}$; $d_2=0.1\text{m}$

Exercice 2

Calculer les pressions et les vitesses dans les sections 1-1 et 2-2 de la conduite donnée ci-dessous.

On donne: débit $Q=20 \text{ l/s}$; $\Delta h=500 \text{ mm}$; $h=1\text{m}$; $P_1=3 \text{ bars}$; $\rho=1000 \text{ kg/m}^3$; $\rho_{\text{Hg}}=13600 \text{ kg/m}^3$
 $d_1=5\text{cm}$; $d_2=10\text{cm}$

Exercice 3

Un tube de Prandtl est placé dans une tuyauterie à air et une dénivellation $h=17\text{mm}$ eau.

Calculer le débit

Exercice 4

Un venturi est placé dans une conduite d'eau avec une dénivellation de $h=50\text{mm}$ Hg.

Calculer le débit à travers la conduite.